

DOCKET NO.: 264733US0PCT

IN THE UNITED STATES PATENT AND TRADEMARK OFFICE

IN RE APPLICATION OF: Stephan BAUER et al.

SERIAL NO.: NEW U.S. PCT APPLICATION

FILED: HERewith

INTERNATIONAL APPLICATION NO.: PCT/EP03/08090

INTERNATIONAL FILING DATE: July 24, 2003

FOR: METHOD FOR THE PRODUCTION OF LOW-EMISSION POLYURETHANE SOFT FOAMS

**REQUEST FOR PRIORITY UNDER 35 U.S.C. 119
AND THE INTERNATIONAL CONVENTION**Commissioner for Patents
Alexandria, Virginia 22313

Sir:

In the matter of the above-identified application for patent, notice is hereby given that the applicant claims as priority:

<u>COUNTRY</u>	<u>APPLICATION NO</u>	<u>DAY/MONTH/YEAR</u>
Germany	102 40 186.1	28 August 2002

Certified copies of the corresponding Convention application(s) were submitted to the International Bureau in PCT Application No. PCT/EP03/08090. Receipt of the certified copy(s) by the International Bureau in a timely manner under PCT Rule 17.1(a) has been acknowledged as evidenced by the attached PCT/IB/304.

Respectfully submitted,
OBLON, SPIVAK, McCLELLAND,
MAIER & NEUSTADT, P.C.

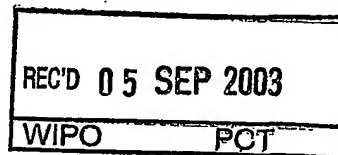


Norman F. Oblon
Attorney of Record
Registration No. 24,618
Surinder Sachar
Registration No. 34,423

Customer Number

22850

(703) 413-3000
Fax No. (703) 413-2220
(OSMMN 08/03)



**Prioritätsbescheinigung über die Einreichung
einer Patentanmeldung**

Aktenzeichen: 102 40 186.1

Anmeldetag: 28. August 2002

Anmelder/Inhaber: BASF Aktiengesellschaft, Ludwigshafen/DE

Bezeichnung: Verfahren zur Herstellung von emissionsarmen
Polyurethan-Weichschaumstoffen

IPC: C 08 G 18/48

Die angehefteten Stücke sind eine richtige und genaue Wiedergabe der
ursprünglichen Unterlagen dieser Patentanmeldung.

München, den 28. April 2003
Deutsches Patent- und Markenamt
Der Präsident
Im Auftrag

Hiebinge

**PRIORITY
DOCUMENT**

SUBMITTED OR TRANSMITTED IN
COMPLIANCE WITH RULE 17.1(a) OR (b)

Verfahren zur Herstellung von emissionsarmen Polyurethan-Weichschaumstoffen

5 Beschreibung

Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaumstoffen unter Verwendung von Polyetheralkoholen auf Basis nachwachsender Rohstoffe, insbesondere

10 Rizinusöl.

Polyurethan-Weichschaumstoffe werden in vielen technischen Gebieten, insbesondere zur Polsterung oder Geräuschkämmung, eingesetzt. Ihre Herstellung erfolgt üblicherweise durch

15 Umsetzung von Polyisocyanaten mit Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen reaktiven Wasserstoffatomen in Gegenwart von Treibmitteln sowie gegebenenfalls Katalysatoren und üblichen Hilfs- und/oder Zusatzstoffen.

20 Der Markt verlangt aus ökologischen Gründen zunehmend nach Schaumstoffen, auf Basis von nachwachsenden Rohstoffen. Derartige Schaumstoffe werden zumeist hergestellt durch Verwendung von Polyetherolen, die hergestellt werden durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen.

25

Beispiele für Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen sind Rizinusöl, Polyhydroxyfettsäure, Rizinolsäure, mit Hydroxylgruppen modifizierte Öle wie Traubenkernöl, Schwarzkümmelöl, Kürbiskernöl, Borrettschamenöl, Sojaöl, Weizenkeimöl, Rapsöl,

30 Sonnenblumenöl, Erdnussöl, Aprikosenkernöl, Pistazienkernöl, Mandelöl, Olivenöl, Macadamianussöl, Avocadoöl, Sanddornöl, Sesamöl, Hanföl, Haselnussöl, Nachtkerzenöl, Wildrosenöl, Hanföl, Distelöl, Walnussöl, mit Hydroxylgruppen modifizierte Fettsäuren und Fettsäureester auf Basis von Myristoleinsäure, Palmitoleinsäure, Ölsäure, Vaccensäure, Petroselinssäure, Gadoleinsäure, Erucasäure, Nervensäure, Linolsäure, α - und γ -Linolensäure, Stearidonsäure, Arachidonsäure, Timnodonsäure, Clupanodonsäure, Cervonsäure. Die größte technische Bedeutung hat hierbei das Rizinusöl.

40

Die Umsetzung der Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen mit den Alkylenoxiden kann auf übliche und bekannte Art erfolgen. Zumeist wird die Ausgangsverbindung mit einem Katalysator vermischt und diese Mischung mit Alkylenoxiden umgesetzt. Die

45 Anlagerung der Alkylenoxide erfolgt zumeist bei den üblichen Bedingungen, bei Temperaturen im Bereich von 60 bis 180°C, bevorzugt zwischen 90 bis 140°C, insbesondere zwischen 100 bis 130°C

2

und Drücken im Bereich von 0 bis 20 bar, bevorzugt im Bereich von 0 bis 10 bar und insbesondere im Bereich von 0 bis 5 bar. Als Alkylenoxide werden vorzugsweise Ethylenoxid, Propylenoxid oder beliebige Mischungen dieser Verbindungen eingesetzt.

5

Als Katalysatoren werden vorzugsweise basische Verbindungen eingesetzt, wobei das Kaliumhydroxid die größte technische Bedeutung hat.

- 10 Aus WO 00/44813 ist es bekannt, Multimetallcyanidverbindungen, häufig auch als DMC-Katalysatoren bezeichnet, zur Alkoxylierung von Rizinusöl einzusetzen.

- Die Polyetherole für Anwendungen in Weichschaumstoffen haben
15 bevorzugt eine Hydroxyzahl von 20 bis 100 mg/KOH bei einer Viskosität im Bereich von 400 bis 6000 mPa.s.

- Polyurethan-Weichschaumstoffe, hergestellt aus Polyetheralkoholen, die auf Basis von nachwachsenden Rohstoffen wie
20 Rizinusöl unter Verwendung basischer Katalysatoren hergestellt werden, zeigen bezüglich Geruch, Emissionen und Fogging sehr schlechte Eigenschaften.

- So entstehen bei der Herstellung von Rizinusöl-Polyether-
25 olen deutliche Mengen an dem Zyklus der Rizinolsäure ((R)-(Z)-12-Hydroxy-9-octadecensäure).

- Dieser Zyklus kann durch einfaches Dampfstrippen nur teilweise entfernt werden. Daher weisen die Polyetheralkohole sowie die
30 daraus hergestellten Schäume Emissionen, Geruch und Fogging auf. Ein Einsatz dieser Polyetherole für die Herstellung von Möbel- und Matratzenweichschaum und oder Weichschaum für die Automobilanwendungen wird von dem Markt daher nicht akzeptiert. Als eine etablierte Prüfmethode im Markt hat sich die DaimlerChrysler
35 Prüfanweisung PB VWL 709: "Analyse der flüchtigen Emissionen flüchtiger und kondensierbarer Substanzen aus Fahrzeuginnenraum Materialien mittels Thermodesorption" durchgesetzt.

- Der Wert für die Emissionen flüchtiger Verbindungen werden im
40 folgenden als VOC-Wert (VOC-Wert = Volatile Organic Compounds) bezeichnet. Der Wert für die Emissionen kondensierbarer Verbindungen werden im folgenden als FOG-Wert bezeichnet. In der Prüfanweisung ist für Weichschaumstoffe ein VOC-Wert von 100 ppm und als FOG-Wert ein Zielwert von 250 ppm genannt. Diese von der
45 Automobilindustrie gestellten Anforderungen werden auch zunehmend von schaumstoffverarbeitenden Industrie und Schaumherstellern gefordert. Polyetherole, auf Basis von nachwachsenden Rohstoffen,

3

insbesondere Rizinusöl, hergestellt mittels basischer Katalyse, wie mittels Kaliumhydroxid-Katalyse, zeigen in der Thermo-desorption einen VOC-und FOG-Wert, der über den genannten Zielwerten liegt. Die zyklischen Fettsäureester tragen dabei wesentlich zu den hohen VOC und FOG-Werten bei.

Nachteilig ist weiterhin, dass Polyurethan-Weichschaumstoffe, die aus Polyetheralkohole nachwachsenden Rohstoffen hergestellt werden, häufig Risse oder nur eine zu geringe Offenzelligkeit aufweisen. Die Möglichkeit, Rezepturänderungen vorzunehmen, häufig als Verarbeitungsbreite bezeichnet, ist bei der Verwendung derartiger Verbindungen eingeschränkt.

Nachteilig ist weiterhin, dass Polyurethan-Weichschaumstoffe, die aus Polyetheralkohole nachwachsenden Rohstoffen hergestellt werden, einen schlechten Druckverformungsrest zeigen. Bei Blockweichschaumstoffen liegt beispielsweise der Druckverformungsrest, bestimmt nach DIN EN 3386 über 7 % und nach der Alterung, gemäß DIN EN ISO 2440, über 10 %.

Überraschenderweise wurde gefunden, dass bei Polyetheralkoholen, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, die genannten Nachteile nicht auftraten. Dabei war nicht nötig, die Polyetheralkohole nach ihrer Herstellung einem Strippen mit Dampf zu unterziehen.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit ein Verfahren zur Herstellung von emissionsarmen Polyurethan-Weichschaumstoffen mit verringertem Geruch und verringertem Fogging durch Umsetzung von

- a) Polyisocyanaten mit
- b) Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen reaktiven Wasserstoffatomen,
- c) Treibmitteln

dadurch gekennzeichnet, dass als Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen reaktiven Wasserstoffatomen b) Polyetheralkohole, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, eingesetzt werden.

Gegenstand der Erfindung sind auch die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellten emissionsarmen Schaumstoffe. Diese weisen vorzugsweise einen maximalen VOC-Wert von 100, bevorzugt von

50 und ganz bevorzugt von unter 20 ppm, und einen maximalen FOG-Wert von 200, bevorzugt von 100 und ganz bevorzugt unter 50 ppm aufweist, jeweils verursacht durch die Bestandteile des erfindungsgemäß verwendeten Polyols im Polyurethan auf. Die genannten Werte werden nach der DaimlerChrysler Prüfanweisung PB VWL 709: "Analyse der flüchtigen Emissionen flüchtiger und kondensierbarer Substanzen aus Fahrzeuginnenraum Materialien mittels Thermodesorption" bestimmt. Weiterhin weisen die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellten Schaumstoffe maximale Geruchswert des erfindungsgemäßen Polyetherols kleiner gleich 2,0, bevorzugt kleiner gleich 1,7 auf. Die Prüfvorschrift für den Geruchswert ist weiter unten angegeben.

Gegenstand der Erfindung ist weiterhin die Verwendung von Polyetheralkoholen, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaumstoffen mit verringertem Geruch und Emissionen, wobei der maximale Geruchswert des erfindungsgemäß eingesetzten Polyetherols vorzugsweise kleiner gleich 2,0, besonders bevorzugt kleiner gleich 1,7 ist und die aus dem erfindungsgemäßen Polyetherol hergestellten Polyurethan-Weichschaumstoffe einen maximalen VOC-Wert von 100, bevorzugt von 50 und ganz bevorzugt von unter 20 ppm, verursacht durch die Bestandteile des erfindungsgemäßen Polyetherols im Polyurethan und einen maximalen FOG-Wert von 200, bevorzugt von 100 und ganz bevorzugt unter 50 ppm, verursacht durch die Bestandteile des erfindungsgemäß verwendeten Polyols im Polyurethan aufweisen. Die genannten Werte werden nach der DaimlerChrysler Prüfanweisung PB VWL 709: "Analyse der flüchtigen Emissionen flüchtiger und kondensierbarer Substanzen aus Fahrzeuginnenraum Materialien mittels Thermodesorption" bestimmt.

Gegenstand der Erfindung ist weiterhin die Verwendung von Polyetheralkoholen, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaumstoffen mit einer verringerten Rissbildung.

Gegenstand der Erfindung ist weiterhin die Verwendung von Polyetheralkoholen, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaumstoffen mit geringeren Druckverformungsresten.

5

Gegenstand der Erfindung ist weiterhin die Verwendung von Polyetheralkoholen, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, zur Herstellung von 5 Polyurethan-Weichschaumstoffen für den Einsatz in Kraftfahrzeuginnenräumen.

Gegenstand der Erfindung ist weiterhin die Verwendung von Polyetheralkoholen, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an 10 Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaumstoffen für den Einsatz zur Herstellung von Möbeln und Matratzen.

15 Als Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen werden insbesondere die oben beschriebenen nachwachsenden oder modifizierten nachwachsende Rohstoffe verwendet, wie Öle, Fettsäuren und Fettsäureestern, die mindestens eine mittlere OH-Funktionalität von 2 bis 16, bevorzugt 2 bis 8 und ganz 20 bevorzugt 2 bis 4 aufweisen.

Vorzugsweise weisen die erfindungsgemäß verwendeten Polyetheralkohole, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung 25 von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, ein mittleres Molekulargewicht im Bereich zwischen 400 bis 20000 mgOH/g, bevorzugt 1000 bis 8000 g/mol, auf.

Vorzugsweise wiesen die Produkte aus der Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren einen Gehalt an zyklischen Fettsäureestern von maximal 50 ppm, vorzugsweise maximal 10 ppm, auf. 30

Die Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen werden vorzugsweise ausgewählt aus der Gruppe, enthaltend Rizinusöl, Polyhydroxyfettsäure, Rizinolsäure, hydroxygruppen-modifizierten Ölen wie Traubenkernöl, Schwarzkümmelöl, Kürbiskernöl, Borrettschamenöl, Sojaöl, Weizenkeimöl, Rapsöl, Sonnenblumenöl, Erdnussöl, Aprikosenkernöl, Pistazienkernöl, Mandelöl, Olivenöl, Macadamia- 35 nussöl, Avocadoöl, Sanddornöl, Sesamöl, Hanföl, Haselnussöl, Nachtkerzenöl, Wildrosenöl, Hanföl, Distelöl, Walnussöl, sowie mit Hydroxylgruppen modifizierten Fettsäuren und Fettsäureestern auf Basis von Myristoleinsäure, Palmitoleinsäure, Ölsäure, Vaccensäure, Petroselinensäure, Gadoleinsäure, Erucasäure, Nervonsäure, Linolsäure, α - und γ -Linolensäure, Stearidonsäure, 45 Arachidonsäure, Timnodonsäure, Clupanodonsäure, Cervonsäure.

6

Handelsprodukte der chemisch mit Hydroxylgruppen modifizierten Verbindungen sind beispielsweise Merginat® PV 204, 206 und 235, oder die Polyhydroxyfettsäure PHF 110 der Harburger Fettchemie.

- 5 Vorzugsweise wird als Verbindung aus nachwachsenden Rohstoffen Rizinusöl eingesetzt.

Die erfindungsgemäße Herstellung von Polyetheralkoholen erfolgt, wie ausgeführt, indem man Alkylenoxide unter Verwendung von
10 DMC-Katalysatoren an H-funktionellen Startsubstanzen anlagert.

Die DMC-Katalysatoren sind allgemein bekannt und beispielsweise in EP 654 302, EP 862 947, WO 99/16775, WO 00/74845, WO 00/74843 und WO 00/74844 beschrieben.

15

Als Alkylenoxide können alle bekannten Alkylenoxide verwendet werden, beispielsweise Ethylenoxid, Propylenoxid, Butylenoxid, Styroloxid. Insbesondere werden als Alkylenoxide Ethylenoxid, Propylenoxid und Mischungen aus den genannten Verbindungen ein-
20 gesetzt.

Als Startsubstanzen kommen die genannten H-funktionellen Verbindungen Verbindung aus nachwachsenden Rohstoffen zum
Einsatz.

25

Die Anlagerung der Alkylenoxide bei der Herstellung der für das erfindungsgemäße Verfahren eingesetzten Polyetheralkohole kann nach den bekannten Verfahren erfolgen. So ist es möglich, dass zur Herstellung der Polyetheralkohole nur ein Alkylenoxid ein-
30 gesetzt wird. Bei Verwendung von mehreren Alkylenoxiden ist eine sogenannte blockweise Anlagerung, bei der die Alkylenoxide einzeln nacheinander angelagert werden, oder eine sogenannte statistische Anlagerung, bei der die Alkylenoxide gemeinsam zudosiert werden, möglich. Es ist auch möglich, bei der Her-
35 stellung der Polyetheralkohole sowohl blockweise als auch statistische Abschnitte in die Polyetherkette einzubauen.

Vorzugsweise werden zur Herstellung von Polyurethan-Block- weichschaumstoffen Polyetheralkohole mit einem hohen Gehalt
40 an sekundären Hydroxylgruppen und einem Gehalt an Ethylenoxid-einheiten in der Polyetherkette von maximal 30 Gew.-%, bezogen auf das Gewicht des Polyetheralkohols, verwendet. Vorzugsweise haben diese Polyetheralkohole am Kettenende einen Propylenoxid-block. Für die Herstellung von Polyurethan-Formweichschaumstoffen
45 werden insbesondere Polyetheralkohole mit einem hohen Gehalt an primären Hydroxylgruppen und einem Ethylenoxid-Endblock in einer

Menge von < 10 Gew.-%, bezogen auf das Gewicht des Polyetheralkohols, verwendet.

In einer besonderen Ausführungsform der Anlagerung von Mischungen aus mindestens zwei Alkylenoxiden kann das Verhältnis der Alkylenoxide zueinander während der Anlagerung verändert werden, wie in DE 199 60 148 A1 beschrieben.

Die Anlagerung der Alkylenoxide erfolgt bei den üblichen Bedingungen, bei Temperaturen im Bereich von 60 bis 180°C, bevorzugt zwischen 90 bis 140°C, insbesondere zwischen 100 bis 130°C und Drücken im Bereich von 0 bis 20 bar, bevorzugt im Bereich von 0 bis 10 bar und insbesondere im Bereich von 0 bis 5 bar. Die Mischung aus Startsubstanz und DMC-Katalysator kann vor Beginn der Alkoxylierung gemäß der Lehre von WO 98/52689 durch Strippen vorbehandelt werden.

In einer weiteren Ausführungsform, beispielsweise beschrieben in DD 203734/735, wird neben den Alkylenoxiden während der Synthese einer oder mehrere weitere Starteralkohole zudosiert, die mit dem vorgelegten identisch oder von diesem verschieden sein können.

Nach Beendigung der Anlagerung der Alkylenoxide wird der Polyetheralkohol nach üblichen Verfahren aufgearbeitet, indem die nicht umgesetzten Alkylenoxide sowie leicht flüchtige Bestandteile entfernt werden, üblicherweise durch Destillation, Wasserdampf- oder Gasstrippen und oder anderen Methoden der Desodorierung. Falls erforderlich, kann auch eine Filtration erfolgen.

30

Die Herstellung der erfindungsgemäßen Polyurethan-Weichschäume kann ebenfalls nach üblichen und bekannten Verfahren erfolgen.

Zu den für das erfindungsgemäße Verfahren eingesetzten Ausgangsverbindungen ist im einzelnen folgendes zu sagen:

Als Polyisocyanate a) können für das erfindungsgemäße Verfahren alle Isocyanate mit zwei oder mehr Isocyanatgruppen im Molekül zum Einsatz kommen. Dabei können sowohl aliphatische Isocyanate, wie Hexamethylen-diisocyanat (HDI) oder Isophorondiisocyanat (IPDI), oder vorzugsweise aromatische Isocyanate, wie Toluylen-diisocyanat (TDI), Diphenylmethandiisocyanat (MDI) oder Mischungen aus Diphenylmethandiisocyanat und Polymethylenpolyphenylenpolyisocyanaten (Roh-MDI), vorzugsweise TDI und MDI, besonders bevorzugt TDI, verwendet werden. Es ist auch möglich, Isocyanate einzusetzen, die durch den Einbau von Urethan-, Uretion-, Isocyanurat-, Allophanat-, Uretonimin- und anderen Gruppen

modifiziert wurden, sogenannte modifizierte Isocyanate. Bevorzugte Prepolymere sind MDI-Prepolymere mit einem NCO-Gehalt zwischen 20 und 35 % bzw. deren Mischungen mit Polymethylenpolyphenylenpolyisocyanaten (Roh-MDI).

5

Die erfindungsgemäß eingesetzten Polyetheralkohole b), die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt werden, können allein oder in Kombination mit anderen
10 Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen eingesetzt werden.

Als Verbindung mit mindestens zwei aktiven Wasserstoffatomen b), die zusammen mit den erfindungsgemäß eingesetzten Polyether-
15 alkoholen eingesetzt werden können, kommen insbesondere Polyesteralkohole und vorzugsweise Polyetheralkohole mit einer Funktionalität von 2 bis 16, insbesondere von 2 bis 8, vorzugsweise von 2 bis 4 und einem mittleren Molekulargewicht M_w im Bereich von 400 bis 20000 g/mol, vorzugsweise 1000 bis 8000 g/mol,
20 in Betracht.

Die Polyetheralkohole, die gegebenenfalls zusammen mit den erfindungsgemäß eingesetzten Polyetheralkoholen eingesetzt werden, können nach bekannten Verfahren, zumeist durch katalytische Anlagerung von Alkylenoxiden, insbesondere Ethylenoxid
25 und/oder Propylenoxid, an H-funktionelle Startsubstanzen, oder durch Kondensation von Tetrahydrofuran, hergestellt werden. Als H-funktionelle Startsubstanzen kommen insbesondere mehrfunktionelle Alkohole und/oder Amine zum Einsatz. Bevorzugt
30 eingesetzt werden Wasser, zweiwertige Alkohole, beispielsweise Ethylenglykol, Propylenglykol, oder Butandiole, dreiwertige Alkohole, beispielsweise Glycerin oder Trimethylolpropan, sowie höherwertige Alkohole, wie Pentaerythrit, Zuckeralkohole, beispielsweise Sucrose, Glucose oder Sorbit. Bevorzugt einge-
35 setzte Amine sind aliphatische Amine mit bis zu 10 Kohlenstoffatomen, beispielsweise Ethylendiamin, Diethylentriamin, Propylendiamin, sowie Aminoalkohole, wie Ethanolamin oder Diethanolamin. Als Alkylenoxide werden vorzugsweise Ethylenoxid und/oder Propylenoxid eingesetzt, wobei bei Polyetheralkoholen, die für
40 die Herstellung von Polyurethan-Weichschäumen verwendet werden, häufig am Kettenende ein Ethylenoxidblock angelagert wird. Als Katalysatoren bei der Anlagerung der Alkylenoxide kommen insbesondere basische Verbindungen zum Einsatz, wobei hier das Kaliumhydroxid die größte technische Bedeutung hat. Wenn der
45 Gehalt an ungesättigten Bestandteilen in den Polyetheralkoholen

gering sein soll, können als Katalysatoren zur Herstellung dieser Polyetheralkohole auch DMC-Katalysatoren zum Einsatz kommen.

- Für bestimmte Einsatzgebiete, insbesondere zur Erhöhung der
- 5 Härte der Polyurethan-Weichschaumstoffe, können auch sogenannte polymermodifizierte Polyole mitverwendet werden. Derartige Polyole können beispielsweise durch in-situ Polymerisation von ethylenisch ungesättigten Monomeren, vorzugsweise Styrol und/oder Acrylnitril, in Polyetheralkoholen hergestellt werden. Zu den
- 10 polymermodifizierten Polyetheralkoholen gehören auch Polyharnstoffdispersionen enthaltende Polyetheralkohole, die vorzugsweise durch Umsetzung von Aminen mit Isocyanaten in Polyolen hergestellt werden.
- 15 Zur Herstellung von Weichschäumen und Integralschäumen werden insbesondere zwei- und/oder dreifunktionelle Polyetheralkohole eingesetzt. Zur Herstellung von Hartschäumen werden insbesondere Polyetheralkohole eingesetzt, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an vier- oder höherfunktionelle Starter, wie Zucker-
- 20 alkohole oder aromatische Amine hergestellt werden.

- Bevorzugt werden zur Herstellung von Form- und zu hochelastischen Weichschaumstoffen nach dem erfindungsgemäßen Verfahren zwei- und/oder dreifunktionelle Polyetheralkohole eingesetzt, die
- 25 primäre Hydroxylgruppen, bevorzugt über 50 %, aufweisen, insbesondere solche mit einem Ethylenoxidblock am Kettenende oder solche, die nur auf Ethylenoxid basieren.

- Bevorzugt werden zur Herstellung von Blockweichschaumstoffen nach
- 30 dem erfindungsgemäßen Verfahren zwei- und/oder dreifunktionelle Polyetheralkohole eingesetzt, die sekundäre Hydroxylgruppen, bevorzugt über 90 %, aufweisen, insbesondere solche mit einem Propylenoxidblock oder statischen Propylen- und Ethylenoxidblock am Kettenende oder solche, die nur auf Propylenoxidblock
- 35 basieren.

- Zu den Verbindungen mit mindestens zwei aktiven Wasserstoffatomen b) gehören auch die Kettenverlängerungs- und Vernetzungsmittel. Als Kettenverlängerungs- und Vernetzungsmittel werden
- 40 vorzugsweise 2- und 3-funktionelle Alkohole mit Molekulargewichten von 62 bis 800 g/mol, insbesondere im Bereich von 60 bis 200 g/mol, verwendet. Beispiele sind Ethylenglykol, Propylenglykol, Diethylenglykol, Triethylenglykol, Dipropylenglykol, Tripropylenglykol, niedermolekulare Polypropylen- und
- 45 Polyethylenoxide, wie Lupranol® 1200, Butandiol-1,4, Glycerin oder Trimethylolpropan. Als Vernetzungsmittel können auch Diamine, Sorbit, Glycerin, Alkanolamine eingesetzt werden.

10

Falls Kettenverlängerungs- und Vernetzungsmittel eingesetzt werden, beträgt deren Menge vorzugsweise bis zu 5 Gew.-%, bezogen auf das Gewicht der Verbindungen mit mindestens zwei aktiven Wasserstoffatomen.

5

Das erfindungsgemäße Verfahren erfolgt zumeist in Anwesenheit von Aktivatoren, beispielsweise tertiären Aminen oder organischen Metallverbindungen, insbesondere Zinnverbindungen. Als Zinnverbindungen werden bevorzugt zweiwertige Zinnsalze von Fettsäuren wie Zinndioctoat und zinnorganische Verbindungen wie Dibutylzinndilaurat verwendet.

Als Treibmittel c) zur Herstellung der Polyurethan-Schaumstoffe wird bevorzugt Wasser eingesetzt, das mit den Isocyanatgruppen unter Freisetzung von Kohlendioxid reagiert. Bevorzugt wird Wasser in einer Menge von 0,5 bis 6 Gew.-%, insbesondere bevorzugt in einer Menge von 1,5 bis 5,0 Gew.-% verwendet. Gemeinsam mit oder an Stelle von Wasser können auch physikalisch wirkende Treibmittel, beispielsweise Kohlendioxid, Kohlenwasserstoffe, wie n-, iso- oder Cyclopentan, Cyclohexan oder halogenierte Kohlenwasserstoffe, wie Tetrafluorethan, Pentafluorpropan, Heptafluorpropan, Pentafluorbutan, Hexafluorbutan oder Dichlormonofluorethan, eingesetzt werden. Die Menge des physikalischen Treibmittels liegt dabei vorzugsweise im Bereich zwischen 1 bis 15 Gew.-%, insbesondere 1 bis 10 Gew.-%, die Menge an Wasser vorzugsweise im Bereich zwischen 0,5 bis 10 Gew.-%, insbesondere 1 bis 5 Gew.-%. Kohlendioxid wird von den physikalischen Treibmitteln bevorzugt, welches bevorzugt in Kombination mit Wasser verwendet wird.

30

Zur Herstellung der erfindungsgemäßen Polyurethan-Weichschaumstoffe können üblicherweise auch Stabilisatoren sowie Hilfs- und/oder Zusatzstoffe eingesetzt werden.

Als Stabilisatoren kommen vor allem Polyethersiloxane, bevorzugt wasserlösliche Polyethersiloxane, in Frage. Diese Verbindungen sind im allgemeinen so aufgebaut, dass ein langkettiges Copolymerisat aus Ethylen- und Propylenoxid mit einem Polydimethylsiloxanrest verbunden ist. Weitere Schaumstabilisatoren sind in US-A-2,834,748, 2 917 480 sowie in US-A-3,629,308 beschrieben.

Die Umsetzung erfolgt gegebenenfalls in Anwesenheit von Hilfs- und/oder Zusatzstoffen wie Füllstoffen, Zellreglern, oberflächenaktiven Verbindungen und/oder Flammenschutzmitteln. Bevorzugte Flammenschutzmittel sind flüssige Flammenschutzmittel auf Halogen-Phosphor-Basis wie Trichlorpropylphosphat, Trichlorethylphosphat

11

und halogenfreie Flammschutzmittel wie Exolit® OP 560 (Clariant International Ltd).

Weitere Angaben zu den verwendeten Ausgangsstoffen, Katalysatoren
5 sowie Hilfs- und Zusatzstoffen finden sich beispielsweise im Kunststoff-Handbuch, Band 7, Polyurethane, Carl-Hanser-Verlag München, 1. Auflage 1966, 2. Auflage, 1983 und 3. Auflage, 1993.

10 Zur Herstellung der erfindungsgemäßen Polyurethane werden die organischen Poly-isocyanate mit den Verbindungen mit mindestens zwei aktiven Wasserstoffatomen im Beisein der genannten Treibmittel, sowie gegebenenfalls der Katalysatoren und Hilfs- und/oder Zusatzstoffe zur Reaktion gebracht.

15 Bei der Herstellung der erfindungsgemäßen Polyurethane werden das Isocyanat und die Polyolkomponente zumeist in einer solchen Menge zusammengebracht, dass das Äquivalenzverhältnis von Isocyanatgruppen zur Summe der aktiven Wasserstoffatome 0,7 bis 1,25, vorzugsweise 0,8 bis 1,2 beträgt.

20 Die Herstellung der Polyurethan-Schaumstoffe erfolgt vorzugsweise nach dem one-shot-Verfahren, beispielsweise mit Hilfe der Hochdruck- oder Niederdrucktechnik. Die Schaumstoffe können in offenen oder geschlossenen metallischen Formwerkzeugen oder durch
25 das kontinuierliche Auftragen des Reaktionsgemisches auf Bandstraßen zur Erzeugung von Schaumblöcken hergestellt werden.

Besonders vorteilhaft für die Herstellung von Formweichschaumstoffen ist es, nach dem sogenannten Zweikomponentenverfahren zu
30 arbeiten, bei dem eine Polyol- und eine Isocyanatkomponente hergestellt und verschäumt werden. Die Komponenten werden vorzugsweise bei einer Temperatur im Bereich zwischen 15 bis 90°C, vorzugsweise 20 bis 60°C und besonders bevorzugt 20 bis 35°C vermischt und in das Formwerkzeug beziehungsweise auf die Bandstraße
35 gebracht. Die Temperatur im Formwerkzeug liegt zumeist im Bereich zwischen 20 und 110°C, vorzugsweise 30 bis 60°C und besonders bevorzugt 35 bis 55°C.

Blockweichschaumstoffe können in diskontinuierlichen oder kontinuierlichen Anlagen, wie beispielsweise nach dem Planiblock-,
40 dem Maxfoam-, dem Draka-Petzetakis und dem Vertifoam-Verfahren verschäumt werden.

12

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren hergestellten Polyurethan-Weichschaumstoffe zeichnen sich gegenüber ansonsten identischen Produkten, bei denen die erfindungsgemäß eingesetzten Polyetheralkohole aus nachwachsenden Rohstoffen mittels basischer Katalysatoren hergestellt wurden, durch einen deutlich verringerten Geruch, deutlich verringerte Werte für das Fogging sowie eine signifikant verringerte Rissbildung, sowie verbesserte Druckverformungsrest, vor und nach Alterung, aus. Weiterhin weisen die erfindungsgemäßen Schaumstoffe eine höhere Offenzelligkeit auf, was sich beispielsweise in einer erhöhten Luftdurchlässigkeit zeigt.

Die Erfindung soll an den nachfolgenden Beispielen näher erläutert werden.

15

Beispiele

Herstellung der Polyetheralkohole mit DMC-Katalyse

20 Die folgenden Kennwerte sind nach den genannten Normen, internen Prüfverfahren bzw. Messmethoden bestimmt worden:

Wassergehalt in Gew.-%:	DIN 51777
Hydroxylzahl in mgKOH/g	DIN 53240
25 Säurezahl in mgKOH/g	DIN EN ISO 3682
Viskosität (25°C): in mPa·s	DIN 51 550
Farbzahl Pt/Co:	DIN ISO 6271
Alkalität in ppm:	Titrimetrisch
M _w in g/mol:	mittleres Gewichtsmittel des Molekulargewichtes
30	bestimmt mittels Gelpermeation
Polydispersität $D = M_w/M_n$	bestimmt mittels Gelpermeation
Geruch:	Prüfverfahren PPU 03/03-04 vom 15.02.2002

35

Bestimmung des Geruchs nach Prüfverfahren PPU 03/03-04 vom 15.01.2001

100 g des zu untersuchenden Polyetherols wird in eine neue trockene Glasflasche (250 ml) mit Schraubverschluss eingewogen. Die Bestimmung des Geruchs erfolgt bei 25°C. Vor dem Öffnen der Glasflasche wird diese kurz umgeschwenkt, Nach der sinnlichen Geruchsprüfung wird die Glasflasche wieder fest verschlossen. Die nächste Prüfung darf erst nach 15 min erfolgen. Insgesamt erfolgt die Beurteilung von 5 fest nominierten Prüfern. Die Beurteilung des Geruchs erfolgt in folgender Bewertung:

13

- Note 1,0 - kein Geruch
Note 1,3 - leicht spürbarer Geruch
Note 1,5 - spürbarer angenehmer Geruch
Note 1,7 - angenehmer leicht stechender Geruch
5 Note 2,0 - leicht unangenehmer Geruch
Note 3,0 - unangenehmer Geruch
Note 4,0 - riecht stark
Note 5,0 - stinkt

- 10 Nach der Geruchsbeurteilung der Prüfer wird der Geruchswert durch Mehrheitsentscheid ermittelt und dokumentiert. Kann kein Mehrheitsentscheid festgestellt werden, wird die Geruchsbewertung zu einem späteren Zeitpunkt wiederholt. Bei eingeschränkter sinnlicher Geruchsbewertung des Prüfers, wie Schnupfen, etc., wird
15 die Prüfung durch einen anderen nominierten Prüfer durchgeführt.

Beispiel 1

- 8750 g Rizinusöl (Qualität DAB von der Fa. Alberdingk Boley,
20 Hydroxylzahl 160 mg KOH/g) wurden in einem 20-Liter-Rührkesselreaktor mit 50 g einer 5,97%igen Suspension eines Zinkhexacyanocobaltats (entsprechend 150 ppm DMC-Katalysator, bezogen auf das herzustellende Produkt) versetzt und bei 120°C und einem Vakuum von ca. 40 mbar entwässert, bis der Wassergehalt unter
25 0,02 Gew.-% lag. Anschließend wurden 400 g Propylenoxid zudosiert und das Anspringen der Reaktion abgewartet, was an einer kurzzeitigen Temperaturerhöhung und einem schnellen Abfallen des Reaktordruckes erkennbar war. Nachfolgend wurden bei gleicher Temperatur 16450 g eines Gemisches aus 9250 g Propylenoxid und
30 2000 g Ethylenoxid in einem Zeitraum von 1,5 Stunden zudosiert. Nach Erreichen eines konstanten Reaktordruckes wurden nicht umgesetzte Monomere und andere flüchtige Bestandteile im Vakuum abdestilliert und das Produkt abgelassen. Das Polyetheralkohol wurde nicht über eine zusätzlich Desordorierungskolonne
35 aufgearbeitet.

Der erhaltene, farblose Polyetheralkohol besaß folgende Kennwerte:

- | | |
|-------------------|----------------|
| 40 Hydroxylzahl | 70,8 mg KOH/g |
| Säurezahl | 0,007 mg KOH/g |
| Wassergehalt | 0,017 Gew.-% |
| Viskosität (25°C) | 610 mPa·s |
| Farbzahl: | 72 mg Pt/l |
| 45 M_w | 2392 g/mol |
| Polydispersität D | 1,2208 |
| Geruch: | 1,9 |

14

Beispiel 2

Es wurde verfahren wie in Beispiel 1, allerdings wurden 6300 g Rizinusöl DAB mit 13840 g eines Gemisches aus 11870 g PO und 5 1970 g EO umgesetzt. Zusätzlich wurde der Polyetheralkohol über eine Desordorierungskolonnie aufgearbeitet.

Der erhaltene, farblose Polyetheralkohol besaß folgende Kennwerte:

10

Hydroxylzahl	50,9 mg KOH/g
Säurezahl	0,007 mg KOH/g
Wassergehalt	0,012 %
Viskosität (25°C)	718 mPa·s
15 Farbzahl	85 mg Pt/l
M_w	3053 g/mol
Polydispersität D	1,1625
Geruch:	1,5

20 Beispiel 3

Es wurde verfahren wie in Beispiel 1, allerdings wurden 11250 g Rizinusöl DAB mit 8750 g Propylenoxid umgesetzt. Zusätzlich wurde der Polyetheralkohol über eine Desordorierungskolonnie 25 aufgearbeitet.

Der erhaltene, farblose Polyetheralkohol besaß folgende Kennwerte:

30 Hydroxylzahl	91,0 mg KOH/g
Säurezahl	0,007 mg KOH/g
Wassergehalt	0,010 %
Viskosität (25°C)	597 mPa·s
Farbzahl	96 mg Pt/l
35 M_w	1865 g/mol
Polydispersität D	1,1872
Geruch:	1,5

Beispiel 4 (Vergleichsbeispiel)

40

16 kg Rizinusöl DAB wurden in einem 50 Liter-Rührkesselreaktor mit 60 g festem Kaliumhydroxid versetzt und bei 110°C eine halbe Stunde gerührt. Nach Prüfung des Wasserwertes wurden 5,1 kg Propylenoxid so dosiert, dass der Reaktordruck einen Wert von 45 7 bar nicht überstieg. Anschließend wurde ein Gemisch aus 28,6 kg Propylenoxid und 5,5 kg Ethylenoxid wiederum so dosiert, dass der Druck 7 bar nicht überstieg.

15

Nach einer Nachreaktionsphase wurden flüchtige Bestandteile und nicht umgesetzte Alkylenoxide im Vakuum abdestilliert und der Reaktorinhalt mit 4 Gew.-% Wasser versetzt. Das alkalische Reaktionsgemisch wurde mit 80 mol-% der bezogen auf die Alkali-
5 tatsächlichen Menge an Phosphorsäure und 0,1 Gew.-% Ambosol neutralisiert und die gebildeten Salze über einen Tiefenfilter abfiltriert.

Zusätzlich wurde der Polyetheralkohol über eine Desordorierungs-
10 kolonne aufgearbeitet.

Der erhaltene, farblose Polyetheralkohol besaß folgende Kennwerte:

15 Hydroxylzahl	51,8 mg KOH/g
Säurezahl	0,738 mg KOH/g
Wassergehalt	0,046 %
Viskosität (25°C)	593 mPa·s
Farbzahl Pt/Co	356
20 Alkalität	22 mg K/kg
M_w	g/mol (wird nachgereicht)
Polydispersität D	(wird nachgereicht)
Geruch:	1,7

25 Beispiel 5 (Vergleichsbeispiel)

Es wurde verfahren wie in Beispiel, 4, allerdings wurden 26,0 kg Rizinusöl mit 17,0 kg Ethylenoxid und 17,0 kg Propylenoxid umgesetzt.

30

Das Polyetherol wurde nicht über eine Desordorierungskolonne aufgearbeitet.

Der erhaltene, farblose Polyetheralkohol besaß folgende Kenn-

35 werte:

Hydroxylzahl	82,6 mg KOH/g
Säurezahl	0,840 mg KOH/g
Wassergehalt	0,023 %
40 Viskosität (25°C)	535 mPa·s
Farbzahl Pt/Co	346
Alkalität	64 mg K/kg
M_w	g/mol (wird nachgereicht)
Polydispersität D	(wird nachgereicht)
45 Geruch:	3,0

16

Herstellung der Polyurethan-Weichschaumstoffe

Beispiele 6 bis 8 (Vergleichsbeispiele) und Beispiele 9 bis 10

Die in Tabelle 1 genannten Ausgangsprodukte wurden in den
5 in Tabelle 1 aufgeführten Mengenverhältnissen zur Umsetzung
gebracht.

Alle Komponenten außer dem Isocaynat Lupranat® T80A und
Desmodur® T65 wurden zunächst durch intensives Mischen zu einer
10 Polyolkomponente vereinigt. Danach wurde das Lupranat® T80 A und
gegebenenfalls Desmodur® T65 unter Rühren hinzugegeben und die
Reaktionsmischung in eine offene Form vergossen, worin sie zum
Polyurethan-Schaumstoff ausschäumte. Die Kennwerte der erhaltenen
Schäume sind in Tabelle 1 aufgeführt.

15

Die folgenden Kennwerte sind nach den genannten Normen, Arbeits-
und Prüfanweisungen bestimmt worden:

	Raumgewicht in kg/m ³	DIN EN ISO 845
20	VOC Rizinusölsäurezyklus in ppm	PB VWL 709
	FOG Rizinusölsäurezyklus in ppm	PB VWL 709
	Luftdurchlässigkeit in dm ³ /min	DIN EN ISO 7231
	Stauchhärte, 40 % Verformung in kPa	DIN EN ISO 2439
	Eindruckhärte, 25 % Verformung	DIN EN ISO 2439
25	Eindruckhärte, 40 % Verformung	DIN EN ISO 2439
	Eindruckhärte, 65 % Verformung	DIN EN ISO 2439
	Dehnung in % nach	DIN EN ISO 1798
	Zugfestigkeit in kPa	DIN EN ISO 1798
	Rückprall-Elastizität in %	DIN EN ISO 8307
30	Druckverformungsrest in %	DIN EN ISO 3386
	Wet-Compression-Set	Arbeitsanweisung AA U10-131-041 vom 06.02.02

Bestimmung erfolgte des Wet-Compression-Set nach der Arbeits-
35 anweisung AA U10-131-041 vom 06.02.02:

Nach mittels Messschieber bzw. Messtaster wird die Höhe an
einer vorher markierten Stelle der Schaum-Prüflinge der Maße
50 mm x 50 mm x 25 mm bestimmt. Anschließend werden die Prüf-
40 linge zwischen zwei Druckplatten gelegt und durch Abstands-
stücke von 7,5 mm auf die Höhe mittels Einspannvorrichtung
zusammengedrückt.

17

Die Lagerung im Klimaschrank bei 50°C und 95 % rel. Luftfeuchtigkeit beginnt unmittelbar nach dem Einspannen. Nach 22 h werden die Schaum-Prüflinge in kürzester Zeit aus der Einspannvorrichtung entfernt und auf einer Oberfläche mit geringer Wärmeleitung (Tablett) zum entspannen im Normklima 30 min zwischengelagert. Anschließend wird die Resthöhe an der markierten Stelle mit dem gleichen Messmittel bestimmt.

Der Wet-Compression-Set bezieht sich auf die Verformung und wird wie folgt berechnet:

$$\text{Wet-Compression-Set} = \frac{h_0 - h_R}{h_0 - 7,5 \text{ mm}} \cdot 100 \text{ in } \%$$

h_0 Ursprungshöhe in mm

15 h_R Resthöhe des Prüfkörpers in mm

20

25

30

35

40

45

Tabelle 1

	OHZ	Bsp. 6 (V)	Bsp. 7 (V)	Bsp. 8 (V)	Bsp. 9	Bsp. 10
5	Lupranol® 2080				50,00	
	Polyether, gemäß Beispiel 5	82,6	100,00			
	Polyether, gemäß Beispiel 4	51,8	100,00	100,00		
	Polyether, gemäß Beispiel 3	91,0			50,00	
	Polyether, gemäß Beispiel 1	70,8				100,00
10	Tegoamin® B4900	0	1,40	0,80	1,20	1,20
	Niax® A1	560	0,05	0,05	0,05	0,05
	Dabco® 33LV	425,8	0,15	0,15	0,20	0,20
	Kosmos® 29	0	0,23	0,20	0,23	0,30
	Wasser (zus.)	6233	3,70	2,00	3,80	3,80
15	Lupranat® T80A - Index		110		112	112
	Lupranat® T80A : Desmodur® T65 1:1-Index	113		113		
	Bemerkung			gerissen		
20	Startzeit in s	13	8	9	12	17
	Abbindezeit in s	75	105	100	90	90
	Steigzeit in s	85	120	120	95	100
	Luftdurchlässigkeit in dm³/min	69	48		132	144
	VOC Rizinusölsäurezyklus in ppm	82	105		0	0
25	FOG Rizinusölsäurezyklus in ppm	3239	354		0	0
	Raumgewicht in kg/m³	25,3	43,7		25,9	25,5
	Zugfestigkeit in kPa	71	55		80	82
	Dehnung in %	76	139		80	90
	Stauchhärte, 40 % Verformung in kPa	4,7	2,7		4,5	4,1
30	Druckverformungsrest in %	8,8	6,5		3,1	3,0
	Wet-Compression-Set	25,3	23,2		6,9	7,0
	Rückprall-Elastizität in %	26	45		45	42
	Eindruckhärte, 25 % Verformung	172	73		144	116
	Eindruckhärte, 40 % Verformung	249	108		180	147
35	Eindruckhärte, 65 % Verformung	513	248		353	292
	Feuchtwärmelagerung nach DIN EN ISO 2240					
	Stauchhärte, 40 % Verformung in kPa	2,5	1,6		3,1	3,0
	Zugfestigkeit in kPa	65	35		88	90
40	Dehnung in %	70	130		140	143
	Druckverformungsrest in %	18,3	12,4		3,0	3,1

19

Erläuterungen zur Tabelle

- 5 Lupranol® 2080 Polyetherol mit einer Hydroxylzahl von 48 mgKOH/g und einer Viskosität von 540 mPa·s (BASF Aktiengesellschaft)
- 10 Dabco® 33 LV: 1,4-Diazabicyclo-[2,2,2]-octan (33 %) in Dipropylenglykol (67 %) (Air Products and Chemicals, Inc.)
- 10 Niax® A1: Bis-(2-Dimethylaminoethyl)ether (70 %) in Dipropylenglykol (30 %) (Crompton Corporation)
- 15 Kosmos® 29: Zinn-II-Salz der Ethylhexansäure (Degussa AG)
- 15 Tegostab® B 4900: Silikonstabilisator (Degussa AG)
- 20 Lupranat® T80: 2,4-/2,6-Toluylendiisocyanatgemisch im Verhältnis 80:20 (BASF Aktiengesellschaft)
- 20 Desmodur® T65: 2,4-/2,6-Toluylendiisocyanatgemisch im Verhältnis 65:35 (BAYER AG)

25

30

35

40

45

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von emissionsarmen Polyurethan-
5 Weichschaumstoffen durch Umsetzung von
- a Polyisocyanaten mit
- b) Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen
10 reaktiven Wasserstoffatomen,
- dadurch gekennzeichnet, dass als Verbindungen b) Polyether-
alkohole, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Ver-
bindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung
15 von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, eingesetzt werden.
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass die
durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nach-
wachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren
20 hergestellten Polyetheralkohole b) ein mittleres Molekularge-
wicht M_w im Bereich zwischen 400 bis 20000 g/mol aufweisen.
3. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass die
durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nach-
wachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren
25 hergestellten Polyetheralkohole ein mittleres Molekular-
gewicht im Bereich zwischen 1000 bis 8000 g/mol aufweisen.
4. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass die
30 durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nach-
wachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren
hergestellten Polyetheralkohole einen Gehalt an zyklischen
Fettsäureestern von maximal 50 ppm aufweisen.
- 35 5. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass die
durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nach-
wachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren
hergestellten Polyetheralkohole einen Gehalt an zyklischen
Fettsäureestern von maximal 10 ppm aufweisen.
- 40 6. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass der
Druckverformungsrest von Polyurethan-Blockweichschaumstoffen
maximal 7 % beträgt.

2

7. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass der Druckverformungsrest von Polyurethan-Blockweichschaumstoffen maximal nach Alterung, gemäß DIN EN ISO 2440, maximal 10 % beträgt.
- 5
8. Emissionsarmen Polyurethan-Blockweichschaumstoffe, herstellbar nach einem der Ansprüche 1 bis 7.
9. Verwendung Polyurethan-Weichschaumstoffen nach Anspruch 8
- 10 in Kraftfahrzeuginnenräumen.
10. Verwendung Polyurethan-Weichschaumstoffen nach Anspruch 8 in Möbeln und Matratzen.
- 15 11. Verwendung von Polyetheralkoholen, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, zur Herstellung von Polyurethan-Weichschaumstoffen mit einer verringerten Rissbildung.
- 20
12. Verwendung von Polyetheralkoholen, die durch Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, zur Herstellung von emissionsarmen Polyurethan-Weichschaumstoffen mit einem verringerten Geruch und einem verringerten
- 25 Wert für das Fogging.

30

35

40

45

Verfahren zur Herstellung von emissionsarmen Polyurethan-Weichschaumstoffen

5 Zusammenfassung

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit ein Verfahren zur Herstellung von emissionsarmen Polyurethan-Weichschaumstoffen mit verringertem Geruch und verringertem Fogging durch Umsetzung von

10

a) Polyisocyanaten mit

b) Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen reaktiven Wasserstoffatomen,

15

c) Treibmitteln

wobei als Verbindungen mit mindestens zwei mit Isocyanatgruppen reaktiven Wasserstoffatomen b) Polyetheralkohole, die durch

20 Anlagerung von Alkylenoxiden an Verbindungen aus nachwachsenden Rohstoffen unter Verwendung von DMC-Katalysatoren hergestellt wurden, eingesetzt werden.

25

30

35

40

45